

This Page Is Inserted by IFW Operations
and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents *will not* correct images,
please do not report the images to the
Image Problem Mailbox.



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets

Veröffentlichungsnummer:

**0 003 765
A1**

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

Anmeldenummer: 79100339.5

Anmeldetag: 06.02.79

Int. Cl.²: **C 07 D 251/34**
C 08 G 18/75, C 08 G 18/80
C 09 D 3/72

Priorität: 17.02.78 DE 2806731

Veröffentlichungstag der Anmeldung:
05.09.79 Patentblatt 79/18

Benannte Vertragsstaaten:
BE CH DE FR GB IT NL SE

Anmelder: Bayer Aktiengesellschaft
Zentralbereich Patente, Marken und Lizenzen Bayerwerk
D-5090 Leverkusen 1(DE)

Erfinder: Bock, Manfred, Dr.
Haydnstrasse 18
D-5090 Leverkusen(DE)

Erfinder: Pedain, Josef, Dr.
Haferkamp 6
D-5000 Köln 80(DE)

Erfinder: Slawyk, Wilhelm, Dr.
Walter-Flex-Strasse 25
D-5090 Leverkusen 1(DE)

Verfahren zur Herstellung von Isocyanuratgruppen aufweisenden Polyisocyanaten und ihre Verwendung als Isocyanatkomponente in Polyurethanlacken.

Verfahren zur Herstellung von Isocyanuratgruppen aufweisenden Polyisocyanaten durch teilweise Trimerisierung der Isocyanatgruppen von 1-Isocyanato-3,3,5-trimethyl-5-Isocyanatomethyl-cyclohexan unter Verwendung von die Trimerisierung von Isocyanatgruppen beschleunigenden Katalysatoren, dadurch gekennzeichnet, daß man als Katalysator mindestens eine Hydroxyalkylgruppe aufweisende, quaternäre Hydroxyalkylammonium-hydroxide verwendet.

EP 0 003 765 A1

BAYER AKTIENGESELLSCHAFT
Zentralbereich
Patente, Marken und Lizenzen

5090 Leverkusen, Bayerwerk
Wr-kl

Verfahren zur Herstellung von Isocyanuratgruppen aufweisenden Polyisocyanaten und ihre Verwendung als Isocyanatkomponente in Polyurethanlacken

Die vorliegende Erfindung betrifft ein neues Verfahren zur Herstellung von Isocyanuratgruppen aufweisenden Polyisocyanaten durch teilweise Trimerisierung der Isocyanatgruppen von 1-Isocyanato-3,3,5-trimethyl-5-isocyanatomethyl-cyclohexan (= Isophorondiisocyanat, abgekürzt: IPDI).

Die Cyclopolymerisation von IPDI ist bereits bekannt. Gemäß DE-OS 1 934 763 entsteht bei Verwendung von Phosphinen als Katalysator ein Reaktionsgemisch, welches neben dem Dimerisierungsprodukt auch Isocyanuratgruppen aufweisende Polyisocyanate enthält.

Die GB-PSen 1 391 066 und 1 386 399 beschreiben die Polymerisation von IPDI unter Verwendung von Alkaliphenolaten als Katalysator. Die Verwendung von derartigen Katalysatoren hat gegenüber der Katalyse mit Phosphinen den Vorteil, daß praktisch nur Trimerisate entstehen, während die Bildung dimerisierter Polyisocyanate weitgehend unterbleibt. Die Verwendung derartiger Katalysatoren ist jedoch mit erheblichen Nachteilen behaftet:

Die Polymerisationsreaktion läuft äußerst heftig ab und wird vermutlich aus diesem Grund in allen Beispielen in Gegenwart eines Lösungsmittels durchgeführt. Eine Abtrennung des nicht umgesetzten, freien IPDI erweist sich
5 im übrigen als äußerst schwierig, da die Polymerisationsprodukte uneinheitlich und von hoher Viskosität sind. Außerdem ist zur Beendigung der Umsetzung eine Neutralisation des Katalysators erforderlich, was zu Trübungen durch die hierdurch entstehenden Salze führt. Der Einsatz
10 der Verfahrensprodukte der GB-PS 1 386 399 auf den Lackgebiet ist hierdurch äußerst erschwert, wenn nicht unmöglich gemacht.

Es hat daher nicht an Versuchen gefehlt, die gezielte Polymerisierung von IPDI weiter zu verbessern. Durch die
15 DE-OS 2 325 826 wurde ein Verfahren bekannt, zur Herstellung von lagerstabilen Isocyanato-isocyanurat-Lösungen, das u.a. von IPDI ausgeht. Bei diesem Verfahren wird als Katalysator Aziridin oder ein Aziridin-Derivat in Kombination mit einem tert. Amin eingesetzt. Von Nach-
20 teil bei dieser Verfahrensweise ist, daß Aziridin gefährlich bei der Handhabung ist, da es bekanntlich karzinogen ist, und daß ein Teil des Katalysators destillativ abgetrennt werden muß. Außerdem hat die Polymerisation nach diesem Verfahren eine Inkubationszeit von mehreren
25 Stunden. Während dieser Inkubationszeit muß das Diisocyanat erwärmt werden. Beginnt dann die exotherme Reaktion, steigt die Temperatur innerhalb von wenigen Minuten stark an. Um die Reaktion nicht zu stürmisch ablaufen zu lassen, muß nun ein Lösungsmittel zugesetzt werden. Außerdem ist
30 das genannte Verfahren sehr zeitraubend und dauert viele Stunden.

- Ein technisch brauchbares, einfaches Verfahren zur Herstellung von Isocyanuratgruppen aufweisenden Polyisocyanaten auf Basis von IPDI steht aus den angeführten Gründen nicht zur Verfügung. Da jedoch andererseits ein weitgehend farbloses, lösungsmittel- und weitgehend monomerenfreies, Isocyanuratgruppen aufweisendes Polyisocyanat auf Basis von IPDI ein äußerst interessantes Lackpolyisocyanat darstellen würde, war es die Aufgabe der vorliegenden Erfindung ein derartiges Verfahren zur Verfügung zu stellen.
- 5
- 10 Diese Aufgabe konnte überraschenderweise durch Verwendung ganz bestimmter quaternärer Ammoniumhydroxide als Katalysator zur Trimerisierung von IPDI gelöst werden.

- Die Verwendung von quaternären Ammoniumhydroxiden als Trimerisierungskatalysator für Isocyanate ist aus der DE-AS 1 150 080 bereits bekannt. Die in dieser Literaturstelle genannten Ammoniumhydroxide eignen sich jedoch kaum als technisch brauchbare Katalysatoren insbesondere zur lösungsmittelfreien Trimerisierung von IPDI, da in Abwesenheit von Lösungsmitteln die Reaktion nicht kontrollierbar ist. Insbesondere muß beim Versuch einer Trimerisierung von aliphatischen bzw. cycloaliphatischen Diisocyanaten mit den Ammoniumhydroxiden der genannten Veröffentlichung oft ein plötzlicher stark exothermer Reaktionsbeginn nach einer mehr oder weniger langen Inkubationszeit beobachtet werden. In den Ausführungsbeispielen der DE-AS 1 150 080 wird demzufolge im wesentlichen auch nur die Trimerisierung von aromatischen Isocyanaten beschrieben. Als einziges Beispiel der Trimerisierung eines aliphatischen Isocyanats wird in Beispiel 13
- 15
- 20
- 25

die Trimerisierung von Hexadecylisocyanat erwähnt. Nach 4-tägiger Umsetzung wird in weniger als 50 % Ausbeute das entsprechende Trimerisat erhalten. Für eine wirtschaftliche, lösungsmittelfreie Trimerisierung von IPDI
5 in einer reproduzierbaren und leicht kontrollierbaren Reaktion sind die Katalysatoren der DE-AS 1 150 080 ungeeignet.

Auch die in DE-OS 2 631 733 bzw. in GB-PS 1 465 812 genannten quaternären Ammoniumsalze, -alkoholate bzw.
10 -phenolate sind für eine derartige Umsetzung als Katalysatoren wenig geeignet, da die Verbindungen thermisch nicht leicht zerstörbar sind und daher beim gewünschten Trimerisierungsgrad durch Zugabe eines Katalysatorengifts deaktiviert werden müssen, was wiederum zu unerwünschten Verunreinigungen
15 im Verfahrensprodukt führt.

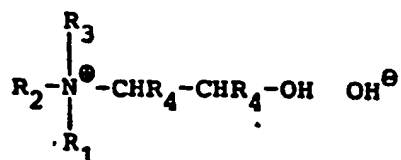
Demgegenüber gestatten die erfindungsgemäß einzusetzenden Katalysatoren eine lösungsmittelfreie Herstellung von Isocyanuratgruppen aufweisenden Polyisocyanaten auf Basis von IPDI, wobei eine Desaktivierung des Katalysators beispielsweise durch Zugabe eines Katalysatorengifts unter-
20 bleiben kann, da die erfindungsgemäß als Katalysatoren einzusetzenden Verbindungen sich während der Umsetzung thermisch zersetzen und dadurch ihre Aktivität verlieren.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren
25 zur Herstellung von Isocyanuratgruppen aufweisenden Polyisocyanaten durch teilweise Trimerisierung der Isocyanatgruppen von 1-Isocyanato-3,3,5-trimethyl-5-isocyanato-methyl-cyclohexan unter Verwendung von die Trimerisierung

von Isocyanatgruppen beschleunigenden Katalysatoren, dadurch gekennzeichnet, daß man als Katalysator mindestens eine Hydroxyalkylgruppe aufweisende, quaternäre Hydroxyalkylammonium-hydroxide verwendet.

- 5 Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist auch die Verwendung der erfindungsgemäßen Verfahrensprodukte, gegebenenfalls in mit Blockierungsmitteln für Isocyanatgruppen blockierter Form, als Isocyanatkomponente in Polyurethanlacken.

Erfindungsgemäß als Katalysatoren geeignete, mindestens
10 eine Hydroxyalkyl-Gruppe aufweisende quaternäre Ammoniumhydroxide sind beliebig solche Verbindungen beispielsweise der Formel



in welcher

- 15 R_1 , R_2 und R_3 für gleiche oder verschiedene Reste stehen und gegebenenfalls Hydroxyl-substituierte Alkylgruppen mit 1 bis 20 Kohlenstoffatomen, gegebenenfalls mit Hydroxylgruppen substituierte Cycloalkylreste mit 4 bis 15 Kohlenstoffatomen, gegebenenfalls mit Hydroxylgruppen substituierte Aralkylreste mit 7
20 bis 15 Kohlenstoffatomen oder gegebenenfalls mit Hydroxylgruppen substituierte Arylreste mit 6 bis 15 Kohlenstoffatomen bedeuten, wobei
25 zwei der genannten Reste R_1 , R_2 oder R_3 auch zusammen mit dem Stickstoffatom und gegebenenfalls zusammen mit einem Sauerstoff- oder einem weiteren Stickstoff-Heteroatom einen heterocyclischen

5 Ring mit 4-6 Kohlenstoffatomen bilden können, oder wobei die Reste R_1 , R_2 und R_3 jeweils für Äthylenreste stehen, die zusammen mit dem quartären Stickstoffatom und einem weiteren tertiären Stickstoffatom ein bicyclisches Triäthylen-diamin-Gerüst bilden,

R_4 für Wasserstoff und/oder eine Alkylgruppe mit 1 bis 12 Kohlenstoffatomen, eine Cycloalkylgruppe mit 5 bis 7 Kohlenstoffatomen, eine Aralkylgruppe mit 7 bis 10 Kohlenstoffatomen, 10 eine Arylgruppe mit 6 bis 10 Kohlenstoffatomen, oder eine $R_5-O-(CH_2)_n$ -Gruppe darstellt, in welcher R_5 für Wasserstoff, einen Alkylrest mit 1 bis 12 Kohlenstoffatomen, einen Cycloalkylrest mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen, 15 einen Aralkylrest mit 7 bis 10 Kohlenstoffatomen oder einen Arylrest mit 6 bis 10 Kohlenstoffatomen steht und n eine ganze Zahl von 1 bis 6 bedeutet.

20 Zu den bevorzugten erfindungsgemäß einzusetzenden Katalysatoren gehören Verbindungen der letztgenannten Formel, bei welchen

R_1 , R_2 und R_3 für gleiche oder verschiedene Alkylreste mit 1 bis 4 Kohlenstoffatomen stehen 25 und

R_4 Wasserstoff bedeutet.

Ein besonders bevorzugter Katalysator ist N,N,N-Trimethyl-N-(2-hydroxyäthyl)-ammonium-hydroxid.

Die für das erfindungsgemäße Verfahren als Katalysatoren geeigneten Verbindungen werden hergestellt aus tert. Aminen wie beispielsweise Trimethylamin, Tributylamin, 2-Dimethylaminoäthanol, Triäthanolamin, Dodecyldimethylamin, N,N-Dimethylcyclohexylamin, N-Methylpyrrolidin, N-Methylmorpholin oder 1,4-Diazabicyclo-2,2,2-octan und Alkylenoxyden wie Äthylenoxid, Propylenoxid, Butylenoxid-1,2, Styroloxid, Methoxy-, Äthoxy- oder Phenoxypropylenoxid.

Die Darstellung der Katalysatoren erfolgt in an sich bekannter Weise durch Umsetzung von Alkylenoxid und tert. Amin in wäbrig-alkoholischem Medium (vgl. US-PS 3 995 997, Kol. 2, Zeilen 19 - 44). Als Alkohole eignen sich beispielsweise Methanol, Äthanol, Propanol oder tert.-Butanol. Destillierbare Anteile, wie das Wasser oder das an der Umsetzung mit Alkylenoxid nicht teilnehmende tert.-Butanol, werden anschließend entfernt. Der Gehalt an quartärer Base wird auf analytischem Wege, beispielsweise titrimetrisch ermittelt, so daß die für die Trimerisierung jeweils benötigte Menge bestimmt werden kann.

Die Katalysatoren werden im allgemeinen in einer Menge von 0,01 bis 1 Gew.-%, bevorzugt von 0,03 bis 0,3 Gew.-% bezogen auf eingesetztes IPDI angewendet. Sie können in reiner Form oder als Lösung eingesetzt werden. Als Lösungsmittel eignen sich je nach Art des Katalysators beispielsweise Toluol, Dimethylformamid, Dimethylsulfoxid oder auch Mischungen dieser Lösungsmittel. Bei der Mit-

verwendung von Carbamidsäurederivate bildenden Hydroxyverbindungen als Cokatalysatoren (s.u.) ist es von Vorteil, diese als Lösungsmittel der Katalysatoren zu verwenden. Als solche kommen beispielsweise in Frage Methanol, Äthanol, 2-Äthyl-hexanol oder Glykole wie Äthandiol, Butandiol oder 2-Äthyl-hexandiol.

Das erfindungsgemäße Verfahren weist verschiedene, grundlegende Vorteile auf:

Die Trimerisierung verläuft bei entsprechender Dosierung des Katalysators langsam und stetig (ohne Inkubationszeit) ab. Hierdurch kann lösungsmittelfrei gearbeitet werden. Eine nicht genügend fortgeschrittene Trimerisierung läßt sich nachkatalysieren bis der gewünschte Trimerisierungsgrad erreicht ist, was nach den Trimerisierungsverfahren des Standes der Technik nicht ohne weiteres möglich ist. Aufgrund der Thermoinstabilität der Katalysatoren ist eine Beendigung der Trimerisierung durch Abstopper nicht erforderlich. Störende Trübungen durch Salzbildung mit Abstoppern treten dementsprechend bei den Trimerisatprodukten auch in großer Verdünnung nicht auf. Ein weiterer Vorteil der Thermoinstabilität der erfindungsgemäß einzusetzenden Katalysatoren ist in dem Umstand zu sehen, daß ein unkontrolliertes Durchpolymerisieren des Reaktionsansatzes praktisch ausgeschlossen ist, da durch die in einem solchen Falle zunächst eintretende starke Temperaturerhöhung automatisch die Zersetzungstemperatur des eingesetzten Katalysators erreicht und damit ein Abbruch der Reaktion bewirkt würde.

Die Mitverwendung von Cokatalysatoren ist beim erfindungs-
gemäßen Verfahren möglich jedoch nicht erforderlich. Als
Cokatalysatoren kommen Substanzen in Frage von denen be-
kannt ist, daß sie Isocyanate polymerisieren. Sie werden
5 in Mengen von 1-90, vorzugsweise 1-50 Gew.-% des ver-
wendeten Katalysators eingesetzt. Als Cokatalysatoren
kommen z.B. folgende Substanzen in Frage: tert. Amine,
wie Triäthylamin, Tributylamin, N-Methyl-morpholin, N-
Äthyl-morpholin, N-Cocomorpholin, N,N,N',N'-Tetramethyl-
10 Äthylendiamin, 1,4-Diaza-bicyclo-(2,2,2)-octan, N-Methyl-
N'-dimethyl-aminoäthyl-piperazin, N,N-Dimethylbenzylamin,
Bis-(N,N-diäthylaminoäthyl)-adipat, N,N-Diäthylbenzyl-
amin, Pentamethyldiäthylentriamin, N,N-Dimethylcyclo-
hexylamin, N,N,N',N'-Tetramethyl-1,3-butandiamin, N,N-Di-
15 methyl-ß-phenyläthyl-amin, 1,2-Dimethylimidazol, 2-
Methylimidazol.

Als Cokatalysatoren eignen sich ebenfalls Mannichbasen
aus sekundären Aminen, wie Dimethylamin, Diäthylamin
oder Morpholin und Aldehyden, vorzugsweise Formaldehyd,
20 oder Ketonen wie Aceton, Methyläthylketon oder Cyclo-
hexanon und Phenolen, wie Phenol, Nonylphenol oder
Bisphenol. Als Zusatzkatalysatoren eignen sich auch
einige gegenüber Isocyanatgruppen aktive Wasserstoffatome
aufweisende tert. Amine, wie beispielsweise Triäthanolamin,
25 Triisopropanolamin, N-Methyldiäthanolamin, N,N-Dimethyl-
äthanolamin, sowie deren Umsetzungsprodukte mit Alkylen-
oxiden, wie Propylenoxid und/oder Äthylenoxid. Als Co-
katalysatoren kommen ferner aliphatische, araliphatische
und gemischt aliphatisch-aromatische Phosphine in Frage,
30 z.B. Triäthylphosphin, Tri-n-butylphosphin, Dimethylbenzyl-

phosphin, Dimethylphenylphosphin, Tribenzylphosphin oder P-Butyl-phosphacyclopentan.

Weiter eignen sich Silaamine mit Kohlenstoff-Silicium-Bindungen, wie sie z.B. in der deutschen Patentschrift
5 1 229 290 beschrieben sind, z.B. 2,2,4-Trimethyl-2-silamorpholin oder 1,3-Diäthylaminomethyl-tetramethyl-disiloxan.

Die Mitverwendung von Carbamidsäureestern analog GB-PS 949 253 oder DE-AS 1 013 869 ist ebenfalls mög-
10 lich. Die mitzuverwendenden Carbamidsäureester werden durch Umsetzung von aliphatischen, araliphatischen oder aromatischen Mono- oder Polyhydroxylverbindungen mit Mono- oder Polyisocyanaten, zweckmäßigerweise mit dem hier verwendeten IPDI hergestellt. Es ist ohne Einfluß auf den Polymerisations-
15 verlauf, ob ein vorgebildeter und isolierter Carbamidsäureester dem zu polymerisierenden IPDI zugesetzt wird oder ob dieser erst während der Trimerisierungsreaktion gebildet wird, wenn man beispielsweise die Hydroxyverbindung zusammen mit dem Katalysator, etwa als Lösung, in
20 das Isocyanat einbringt. Geeignete Hydroxyverbindungen, die mit IPDI zu den als Co-Katalysatoren wirksamen Carbamidsäurederivaten reagieren und gleichzeitig Löser der eigentlich als Trimerisierungskatalysator wirksamen quartären Stickstoffbasen darstellen, sind beispielsweise Methanol,
25 Äthanol, 2-Äthylhexanol oder Glykole, wie Äthandiol, Butandiol oder 2-Äthylhexandiol. Neben diesen Cokatalysatoren lassen sich auch weitere basisch reagierende Substanzen mitverwenden, wie Alkali- und Erdalkalihydroxide, Alkali-alkoholate und -Phenolate, sowie Alkali- und Erdalkalisalze
30 von Carbon- bzw. höheren Fettsäuren.

Selbstverständlich ist es auch möglich Mischungen verschiedener Cokatalysatoren einzusetzen oder andere Katalysatorsysteme mitzuverwenden, die in der Lage sind, die Isocyanatreaktionen zu beschleunigen, wie metallorganische Verbindungen von Zinn, Antimon oder Blei. Vorzugsweise werden jedoch solche verwendet, die bei der Trimerisation eingebaut werden, wie Carbamidsäurederivate bildende Hydroxyverbindungen oder solche, die ebenfalls, wie die verwandten Trimerisierungskatalysatoren, thermisch desaktivierbar sind, so z.B. die Mannichbasen.

Als Ausgangsmaterial für das erfindungsgemäße Verfahren dient vorzugsweise technisch reines, d.h. destilliertes und farbloses IPDI.

Die erfindungsgemäße Umsetzung erfolgt bei 30 - 90°C vorzugsweise 40 - 80°C. Die Umsetzung wird im allgemeinen, von den geringen Lösungsmittelmengen für den Katalysator abgesehen, lösungsmittelfrei durchgeführt, obwohl selbstverständlich die Mitverwendung der an sich bekannten Lacklösungsmittel prinzipiell nicht ausgeschlossen ist.

Es ist einer der wesentlichen Vorteile der erfindungsgemäß einzusetzenden Katalysatoren, daß sie ihre Wirksamkeit sofort, d.h. ohne Inkubationszeit entfalten. Gleichzeitig beginnen sich die erfindungsgemäß einzusetzenden Katalysatoren in den angegebenen Temperaturbereichen thermisch zu zersetzen, so daß der Trimerisationsgrad (Prozentsatz der trimerisierten Isocyanatgruppen bezogen auf Gesamtmenge der ursprünglich vorliegenden Isocyanatgruppen) bei vorgewählter Ausgangstemperatur

auf einfache Weise durch die Menge an zugesetztem Katalysator gesteuert werden kann. Gewünschtenfalls kann auch der Trimerisationsgrad durch Zugabe einer weiteren Katalysatorenmenge nach thermischer Zersetzung einer ersten
5 Katalysatorenmenge weiter erhöht werden.

Im allgemeinen wird die Katalysatorenmenge so bemessen, daß das erhaltene Reaktionsgemisch (ohne ggf. mitverwendete Lösungsmittel) ein NCO-Gehalt von ca. 25 bis 35 vorzugsweise 27 bis 32 Gew.-% aufweist. Nicht umge-
10 setztes, überschüssiges IPDI kann anschließend in an sich bekannter Weise beispielsweise durch Dünnschichtdestillation entfernt werden.

Das erfindungsgemäße Verfahren kann beispielsweise wie folgt durchgeführt werden:

- 15 IPDI wird in einem Dreihalskolben unter Stickstoff (die Mitverwendung von Inertgas ist nicht unbedingt erforderlich) vorgelegt und auf eine Temperatur in Bereich von 40 bis 70°C, beispielsweise 50°C erwärmt. In diese Vorlage trägt man die Katalysatorlösung ein. Die Trimerisierung beginnt augenblicklich nachdem die Katalysatorlösung
20 im IPDI eingerührt ist. Die Temperatur steigt langsam innerhalb von 30 bis 60 Minuten auf 70-80°C. Bei dieser Temperatur wird eine Stunde nachgerührt, wobei der Katalysator auf Grund seiner Thermoinstabilität desaktiviert
25 wird. Hiernach wird die Trimerisationslösung im Hochvakuum von überschüssigem IPDI befreit (Dünnschichtdestillation). In Abhängigkeit vom Trimerisationsgrad erhält man hierbei als Destillationsrückstand das erfindungsgemäße Verfahrensprodukt als hellgelbes, sprödes Harz, welches

75 Gew.-%ig in Äthylglykolacetat gelöst bei 25°C eine Viskosität von maximal 50 000 mPas, vorzugsweise von unter 20 000 mPas, einen NCO-Gehalt von ca. 9,5 bis 15,5 Gew.-%, vorzugsweise von ca. 11 bis 14 Gew.-% und
5 einen Gehalt an freiem IPDI von unter 3 Gew.-%, vorzugsweise unter 1 Gew.-% aufweist.
Ausschlaggebend für die Qualität des Endproduktes (Viskosität der Harzlösung), ist der schonende Verlauf der Trimerisierung. Die Katalysatormenge ist deshalb so zu be-
10 messen, daß kein zu schneller Reaktionsverlauf erfolgt. Zweckmäßig ist es deshalb auch, in zwei oder mehreren Etappen die Dosierung der Katalysatorlösung vorzunehmen. Hierbei wird zunächst, wie oben dargelegt, das IPDI auf eine geeignete Ausgangstemperatur, wie bei-
15 spielsweise 60°C, erwärmt. In diese Vorlage läßt man nun beispielsweise 1/2 bis 2/3 der Gesamtmenge an Katalysatorlösung einlaufen. Die Temperatur steigt mit beginnender Trimerisation und erreicht nach 15 bis 30 Minuten ihr erstes Maximum. Bei dieser Temperatur läßt
20 man nachrühren, bis die Reaktion abklingt und gibt zu diesem Zeitpunkt einen weiteren Teil der Katalysatorlösung hinzu. Hierdurch steigt die Temperatur erneut an und erreicht nach ca. 15 Minuten 80°C. Nach einigem Nachrühren stellt sich ein konstanter NCO-Wert ein, der
25 selbst bei längerem Nachrühren nicht mehr wesentlich sinkt. Ist der gewünschte NCO-Gehalt der Trimerisierung zu diesem Zeitpunkt noch nicht vollständig erreicht, läßt sich durch weitere Katalysatorzugabe bei 80°C der Endpunkt einstellen. Diese Nachkatalyse erfolgt
30 im Temperaturbereich zwischen 80 und 85, maximal 90°C. Als besonders günstig für die Qualität der Verfahrensprodukte

- hat sich eine Trimerisation bis zu einem NCO-Gehalt der noch überschüssiges IPDI enthaltenden Reaktionsmischung von 30 ± 1 Gew.-% erwiesen, der sich nach der hier beschriebenen Methode gut einstellen läßt.
- 5 Sobald dieser NCO-Gehalt erreicht ist wird 1/2 Stunde nachgerührt und hiernach das überschüssige IPDI im Hochvakuum abdestilliert. Ebenfalls von Vorteil im Sinne einer langsam fortschreitenden Trimerisierung ist das stetige Eindosieren der Katalysatorlösung in
- 10 die IPDI-Vorlage bis zum angestrebten NCO-Wert. Diese Methode ist besonders bei größeren Ansätzen geeignet, bei denen mit Hilfe von Dosierpumpen in hohem Maße ein gleichmäßiges Eintragen möglich ist.

- Bei einer weiteren Verfahrensvariante wird das bei Raum-
- 15 temperatur inaktive Verhalten der Katalysatorlösung gegenüber IPDI ausgenutzt. Eine Mischung von IPDI und Katalysatorlösung in einem für die Trimerisierung geeigneten Verhältnis ist bei $20-25^{\circ}\text{C}$ über einen längeren Zeitraum stabil, erst bei erhöhten Temperaturen erfolgt die
- 20 Trimerisierung. Hierzu wird die genannte Mischung entweder über eine Förderpumpe oder bei kleineren Ansätzen mit Hilfe eines Tropftrichters in eine auf Temperaturen zwischen 60 und 90°C , beispielsweise 75°C , erwärmte Vorlage eingetragen. Sehr rasch stellt sich ein über
- 25 den Eindosierzeitraum nahezu konstanter, durch das Verhältnis von Katalysator zu IPDI bestimmter NCO-Gehalt der Trimerisatlösung ein. Durch Variation von Katalysatorkonzentration lassen sich bestimmte NCO-Werte gezielt einstellen. Diese sehr schonende Verfahrensweise führt
- 30 zu farbellen Trimerisaten mit niedriger Viskosität der 75 igen Lösung in Äthylglykolacetat.

Bei der Mitverwendung eines Cokatalysators wird dieser vor der Trimerisierungsreaktion in das IPDI eingegrührt oder mit dem Trimerisierungskatalysator zusammen eingegeben. Die Polymerisationsreaktion kann auch in
5 diesem Fall nach den obengenannten Alternativen geführt werden und zwar durch eine einmalige, portionsweise oder kontinuierliche Zugabe der entsprechend bemessenen Katalysatorlösung. Ein Abstoppen der Reaktion mit den üblichen, hierzu brauchbaren Alkylierungs-Substanzen, ist wegen der
10 thermischen Desaktivierbarkeit der verwendeten Katalysatoren, wie bereits hervorgehoben, nicht erforderlich, jedoch nicht ausgeschlossen. Naturgemäß ist sie dann notwendig, wenn ein Cokatalysator mitverwendet wird, der nicht thermisch desaktivierbar ist.

15 Die Trimerisation des IPDI kann mit den gleichen Katalysatoren und nach einem ähnlichen Reaktionsablauf auch kontinuierlich in einer Kesselkaskade durchgeführt werden. Von Vorteil ist hierbei ebenfalls die Möglichkeit einer thermischen Beendigung der Trimerisation.

20 Das erfindungsgemäße Verfahren weist gegenüber den Verfahren des Standes der Technik wesentliche Vorteile auf:

1. Das Verfahren ist in jeder Phase leicht kontrollierbar, da die erfindungsgemäß einzusetzenden Katalysatoren einerseits ohne Inkubationszeit ihre Aktivität
25 entfalten, und da sie thermisch labile Substanzen darstellen, die sich bei den Umsetzungstemperaturen

thermisch zersetzen, so daß eine Desaktivierung durch Zugabe eines Katalysatorengifts unterbleiben kann.

2. Ein Einstellen auf bestimmte gewünschte Endwerte der Trimerisation ist beim erfindungsgemäßen Verfahren durch Nachkatalyse möglich, so daß Produkte von gleichbleibender Qualität hergestellt werden können.
3. Das Verfahren ist technisch einfach durchführbar und preisgünstig.
- 10 4. Das Verfahren gestattet die Herstellung von in gebräuchlichen Lacklösungsmitteln leicht löslichen, von überschüssigem IPDI leicht zu befreienden, physiologisch weitgehend unbedenklichen modifizierten Polyisocyanaten einer hellen Eigenfarbe.
- 15 Die erfindungsgemäßen Verfahrensprodukte stellen wertvolle Ausgangsmaterialien zur Herstellung von Polyurethankunststoffen nach dem Isocyanat-Polyadditionsverfahren, insbesondere zur Herstellung von Ein- oder Zweikomponenten-Polyurethanlacken dar.
- 20 Die erfindungsgemäßen Verfahrensprodukte stellen in mit den an sich bekannten Blockierungsmitteln blockierter Form wertvolle Ausgangsmaterialien für Zweikomponenten-Polyurethan-Einbrennlacke dar.

Bevorzugte Reaktionspartner für die erfindungsgemäßen, gegebenenfalls in blockierter Form vorliegenden Verfahrensprodukte bei der Herstellung von Polyurethanlacken sind die in der Polyurethanlacktechnik an sich bekannten Polyhydroxypolyester (wobei insbesondere Alkydharze in Frage kommen), Polyhydroxypolyacrylate und gegebenenfalls niedermolekularen, mehrwertigen Alkohole. Auch Polyamine, insbesondere in blockierter Form als Polyketimine oder Oxazolidine sind denkbare Reaktionspartner für die erfindungsgemäßen Verfahrensprodukte. Die Mengenverhältnisse, in welchen die erfindungsgemäßen, gegebenenfalls blockierten Polyisocyanate und die genannten Reaktionspartner bei der Herstellung von Polyurethanlacken umgesetzt werden, werden im allgemeinen so gewählt, daß auf eine (gegebenenfalls blockierte) Isocyanatgruppe 0,8-3, vorzugsweise 0,9-1,1, Hydroxyl-, Amino-, und/oder Carboxylgruppen entfallen.

Zur Beschleunigung der Aushärtung können in bekannter Weise die in der Isocyanatchemie üblichen Katalysatoren verwendet werden, wie z.B. tert. Amine wie Triäthylamin, Pyridin, Methylpyridin, Benzyldimethylamin, N,N-Dimethylaminocyclohexan, N-Methylpiperidin, Pentamethyldiäthylen-triamin, N,N'-Endoäthylenpiperazin, N,N'-Dimethylpiperazin usw., Metallsalze wie Eisen(III)-chlorid, Zinkchlorid, Zink-2-Äthylcaproat, Zinn(II)-2-Äthylcaproat, Dibutylzinn-(IV)-dilaurat, Molybdänglykolat usw..

Bei Verwendung der erfindungsgemäßen Verfahrensprodukte in Einbrennlacken werden die NCO-Gruppen ganz oder teilweise in bekannter Weise blockiert. Das Polyisocyanat wird mit einem geeigneten Blockierungsmittel, vorzugsweise

bei erhöhter Temperatur (z.B. 40 bis 140°C) gegebenenfalls in Gegenwart eines geeigneten Katalysators, wie z.B. tert.-Amine, Metallsalze wie Zink-2-Äthylcaproat, Zinn(II)-2-Äthyl-caproat, Dibutylzinn(IV)-dilaurat oder Alkali-phenolat umgesetzt.

Geeignete Blockierungsmittel sind beispielsweise:

- Monophenole wie Phenol, die Kresole, die Trimethylphenole, die tert. Butylphenole; tertiäre Alkohole wie tert. Butanol, tert.-Amylalkohol, Dimethylphenylcarbonol; leicht Enole
- 10 bildende Verbindungen wie Acetessigester, Acetylaceton, Malonsäurederivate wie Malonsäurediester mit 1 bis 8 C-Atomen in den Alkoholresten; sekundäre aromatische
- Amine wie N-Methylanilin, die N-Methyltoluidine, N-Phenyltoluidin, N-Phenylxylydin; Imide wie Succinimid; Lactame
- 15 wie ϵ -Caprolactam, γ -Valerolactam; Oxime wie Butanonoxim, Cyclohexanonoxim; Mercaptane wie Methylmercaptan, Äthylmercaptan, Butylmercaptan, 2-Mercaptobenzthiazol, α -Naphthylmercaptan, Dodecylmercaptan, Triazole wie 1H-1,2,4-Triazol.
- 20 Zur Herstellung der Lackbindemittel werden gegebenenfalls blockiertes Polyisocyanat, polyfunktioneller Reaktionspartner, Katalysator und gegebenenfalls die üblichen Zusätze, wie z.B. Pigmente, Farbstoffe, Füllstoffe und Verlaufmittel miteinander auf einem üblichen Mischaggregat,
- 25 wie z.B. auf einer Sandmühle entweder mit oder ohne Lösungs- und Verdünnungsmittel gut vermischt und homogenisiert.

Die Anstrich- und Überzugsmittel können in Lösung oder aus der Schmelze, oder in fester Form nach den üblichen Methoden wie z.B. Streichen, Rollen, Gießen, Spritzen, dem Wirbelsinterverfahren oder dem elektrostatischen Pulversprühverfahren auf den zu beschichtenden Gegenstand aufgebracht werden.

Die die erfindungsgemäßen Polyisocyanate enthaltenden Lacke ergeben Filme, die überraschend gut auf metallischem Untergrund haften, besonders lichtecht, wärmefarbstabil und sehr abriebfest sind und, sofern sie in lufttrocknenden Lacken verwendet werden, besonders rasch, selbst bei Temperaturen um 0°C antrocknen. Darüber hinaus zeichnen sie sich durch große Härte, Elastizität, sehr gute Chemikalienbeständigkeit, hohen Glanz, ausgezeichnete Wetterbeständigkeit und gute Pigmentierbarkeit aus.

Die folgenden Beispiele erläutern die Erfindung. Alle Prozentangaben betreffen Gewichtsprozente.

In den nachfolgenden Beispielen 1 bis 9 und 11 wurden die folgenden gemäß US-PS 3 995 997 hergestellten Katalysatorlösungen verwendet:

Katalysatorlösung I

- 5 2-Hydroxyäthyl-trimethylammoniumhydroxid, hergestellt durch Äthoxylierung von Trimethylamin in Wasser/Methanol (Volumenverhältnis = 1:1) bei ca. 40°C und verdünnt auf eine 6 Gew.-%ige Lösung mit Dimethylformamid/Methanol (Volumenverhältnis = 4:1).

10 Katalysatorlösung I-a

Wie Katalysatorlösung I, anstelle von Dimethylformamid/Methanol (4:1) hier 2-Äthylhexanol/Methanol (4:1).

Katalysatorlösung II

- 15 2-Hydroxyäthyl-dodecyldimethylammoniumhydroxid, durch Äthoxylieren von Dodecyl-dimethylamin in H₂O/CH₃OH bei ca. 40°C, verdünnt auf eine 7,5 %ige Lösung mit Dimethylformamid/Methanol = 4:1.

Katalysatorlösung III

- 20 Monoaddukt von Äthylenoxid an 1,4-Diazabicyclo-2,2,2-octan, durch Umsetzung von 1,4-Diazabicyclo-2,2,2-octan mit Äthylenoxid in H₂O/CH₃OH bei ca. 40°C und verdünnt mit Dimethylformamid/Methanol (4:1) auf eine 8 %ige Lösung.

Katalysatorlösung IV

2-Hydroxyäthyl-dimethyl-2,2'-dihydroxymethyl-butylammoniumhydroxid, aus Dimethyl-2,2'-dihydroxymethyl-butylamin Äthylenoxid, H_2O und CH_3OH , verdünnt auf eine
5 20 %ige Lösung mit Methanol.

Beispiel 1

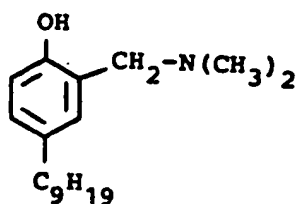
- 1332 g (6 Mol) IPDI werden in einem Dreihalskolben auf 80°C erwärmt. Aus einem Tropftrichter werden innerhalb von 45 Minuten 15 ml der Katalysatorlösung I langsam
- 5 und gleichmäßig zugetropft. Hierbei steigt die Temperatur auf ca. 88°C (90°C sollten nicht überschritten werden; bei zu hoher Temperatur verläuft die Trimerisierung unspezifisch und führt zu höheren Viskositäten des Endproduktes). Es wird nach Beendigung des Zu-
- 10 tropfens eine halbe Stunde nachgerührt, wobei die Temperatur auf 80°C sinkt. Der NCO-Gehalt der Trimerisatlösung liegt hiernach bei 30,6 %. Im Hochvakuum wird gedünnschichtet und das Harz anschließend 75 %ig in Äthylglykolacetat gelöst.
- 15 Ausbeute (Harz): 580 g (44 %)
Viskosität (Lösung): 5107 m Pa-s (25°C)
NCO-Gehalt (Lösung): 12,5 %
freies IPDI (Lösung): 0,18 %

Beispiel 2

- 1332 g (6 Mol) IPDI werden in einem Dreihalskolben vorgelegt und auf 50°C erwärmt. Aus einem Tropftrichter läßt man 10 ml der Katalysatorlösung I-a zulaufen. Die
- 5 Temperatur steigt innerhalb von ca. 30 Minuten auf 75°C. Man erhöht hiernach auf 80°C und läßt eine halbe Stunde bei dieser Temperatur nachrühren. Der NCO-Gehalt der Lösung beträgt hiernach 31,1 %. Durch Dünnschichtdestillation wird das überschüssige IPDI entfernt und das anfallende
- 10 Harz 75 %ig in Äthylglykolacetat gelöst.
- Ausbeute (Harz): 485 g (39 %)
- Viskosität (Lösung): 5550 cp (25°C)
- NCO-Gehalt (Lösung): 12,5 %
- freies IPDI (Lösung): 0,23 %

15 Beispiel 3

1332 g (6 Mol) IPDI werden bei Raumtemperatur mit 1 g Mannichbase der Formel



- verrührt und auf 80°C erwärmt. Aus einem Tropftrichter
- 20 werden innerhalb von etwa 60 Minuten 15 ml der Katalysatorlösung I gleichmäßig eingetropft. Hierbei steigt die Temperatur langsam auf 85°C. Diese erhöhte Temperatur

wird durch das Zutropfen der Katalysatorlösung aufrecht-
erhalten. Nach Beendigung der Trimerisierung werden 30
Minuten bei 80°C nachgerührt. Hiernach weist die Tri-
merisatlösung einen NCO-Gehalt von 30,8 % auf. Zur Iso-
5 lierung des Isocyanurats wird im Hochvakuum gedünnschichtet.

Ausbeute (Harz): 568 g (42,6 %)

Die 75 %ige Lösung in Äthylglykolacetat hat eine Viskosität von 6576 mPa-s (25°C) und einen

10 NCO-Gehalt von 12,6 %

freies IPDI (Lösung.): 0,36 %

Beispiel 4

Die gezielte Trimerisierung zu bestimmten NCO-Werten und
den damit verbundenen Ausbeuten an Harz wird anhand der
15 folgenden Beispiele gezeigt:

A) 1332 g IPDI werden auf 60°C erwärmt.

Aus einem Tropftrichter mit insgesamt 10 ml der Katalysatorlösung I werden portionsweise jeweils 2,5 ml
zudosiert. Nach den ersten 2,5 ml steigt die Tempera-
20 tur innerhalb von 15 Minuten auf 68°C. Zu diesem Zeitpunkt läßt man weitere 2,5 ml Katalysatorlösung in die
IPDI-Vorlage zulaufen. Die Temperatur steigt auf 78°C.
15 Minuten nach der Zugabe beträgt der NCO-Gehalt der
Lösung 34,9 %. Hiernach wird die Lösung 30 Minuten
25 bei 80°C nachgerührt und anschließend gedünnschichtet
(Ergebnisse siehe Tabelle).

- 5 B) In einem Parallelversuch mit 1332 g Isophorondiisocyanat werden 15 Minuten nach der zweiten Katalysatorzugabe (der NCO-Wert beträgt zu diesem Zeitpunkt 34,7 %) weitere 2,5 ml zudosiert. Die Temperatur steigt von 76°C auf 80°C. Nach 15 Minuten vom Zeitpunkt der Zugabe beträgt der NCO-Wert der Trimerisatlösung 32,7 %. Es wird eine halbe Stunde bei 80°C nachgerührt und anschließend durch Dünnschichtdestillation aufgearbeitet (Ergebnisse siehe unten).
- 10 C) In einem weiteren Parallelversuch unter denselben Bedingungen werden weitere 2,5 ml Katalysatorlösung in die Trimerisatlösung zugegeben, die zu diesem Zeitpunkt nach insgesamt 3 Zudosierungen einen NCO-Gehalt von 32,5 % und eine Temperatur von 80°C aufweist. 15 Minuten nach dieser Zudosierung beträgt der NCO-Gehalt 30,6 %, die Temperatur steigt nach der Zugabe von 80°C auf 83°C. Nach 30 minütigem Nachrühren wird wie in den vorigen Beispielen gedünnschichtet.
- 20 D) In einem vierten Versuch werden im Anschluß an die wie unter C) erfolgte Katalysierung weitere 1,5 ml Katalysatorlösung zugegeben. Die Temperatur steigt um 2° auf 84°C an, der NCO-Wert sinkt von 30,5 auf 29 %. Nach 30 Minuten Nachrühren bei 80°C wird durch Dünnschichtdestillation aufgearbeitet.

Versuch	NCO-Gehalt n.d.Trimerisation	Ausbeute (Karz)	Viskosität (25°C) (75 %ige Lösung)
A	34,9 %	250 g (18,8 %)	2040 mPas
B	32,7 %	350 g (27 %)	3520 mPas
C	30,6 %	545 g (41 %)	5350 mPas
D	29,0 %	680 g (51 %)	8730 mPas

Beispiel 5

- 50 kg IPDI werden in einem Rührkessel vorgelegt und auf 55°C erwärmt. Aus einem Tropftrichter mit insgesamt 375 ml der Katalysatorlösung I läßt man 180 ml in das
- 5 IPDI einlaufen. Die Temperatur steigt und erreicht innerhalb von 20 Minuten ihr erstes Maximum von 65°C. Durch zwei weitere Zugaben von jeweils 75 ml Basenlösung wird die Trimerisierung weiter katalysiert, wobei nach der ersten Zugabe die Temperatur von 65 auf
- 10 72°C und dann von 72 auf 80°C steigt. Nach 15 minütigem Nachrühren beträgt der NCO-Gehalt 32,9 %, die Temperatur während des Nachrührens ist auf 75°C gesunken. Zur Einstellung des angestrebten NCO-Wertes werden weitere
- 50 ml Katalysatorlösung zudosiert, die Temperatur steigt
- 15 um 3°C auf 78°C. Es wird 1/2 Stunde nachgerührt und hiernach die Trimerisatlösung mit einem NCO-Gehalt von 31,1 % gedünnschichtet.

Ausbeute (Harz): 16,5 kg (35 %)
75 %ige Lösung in Äthylglykolacetat
Viskosität: 6500 mPas (25°C)
NCO-Gehalt: 12,6 %
5 freies IPDI: 0,22 %

Beispiel 6

1332 g (6 Mol) IPDI werden in einem Dreihalskolben vorgelegt und auf 60°C erwärmt. Aus einem Tropftrichter mit insgesamt 20 ml der Katalysatorlösung II werden portions-
10 weise und zwar zunächst 10 ml Katalysatorlösung zugegeben. Die Temperatur steigt innerhalb von 20 Minuten auf 67°C an. Nachdem dieses Maximum erreicht ist, werden weitere 5 ml Lösung zugegeben, so daß die Temperatur auf 72°C steigt. Hiernach beträgt der NCO-Gehalt der Trimerisat-
15 lösung 33,5 %. Mit weiteren 3 ml Katalysatorlösung wird ein Endwert von 30,3 % erreicht, wobei zuletzt die Temperatur auf 78°C angestiegen ist. Bei 80°C wird 1 Stunde nachgerührt und hiernach im Hochvakuum gedünnschichtet.

Ausbeute (Harz): 550 g (41,3 %)
20 75 %ige Lösung in Äthylglykolacetat:
Viskosität: 5750 mPas (25°C)
NCO-Gehalt: 12,8 %
freies IPDI: 0,43 %

Beispiel 7

25 In diesem Beispiel wird die Katalysatorlösung III verwendet.

- Aus einem Tropftrichter werden zunächst 8 ml dieser Lösung in einen Dreihalskolben mit 1332 g (6 Mol) IPDI von 60°C gegeben. Die Temperatur steigt hiernach innerhalb von 20 Minuten auf 67°C. Wie im vorigen Beispiel wird nun portionsweise mit jeweils 2,5 ml nach-
- 5 katalysiert. Nach drei Zugaben, wobei die Temperatur am Ende 79°C beträgt, ist ein NCO-Gehalt der Lösung von 31,5 % erreicht. Es wird eine halbe Stunde nachgerührt und anschließend im Hochvakuum gedünnschichtet. Das
- 10 hierbei anfallende Harz wird 75 %ig in Äthylglykolacetat gelöst.
- Ausbeute (Harz): 450 g (33,8 %)
Viskosität (Lösung): 4040 mPas (25°C)
NCO-Gehalt (Lösung): 12,9 %
- 15 freies IPDI (Lösung): 0,3 %

Beispiel 8

- Es wird in Analogie zu Beispiel 7 unter Verwendung der Katalysatorlösung IV gearbeitet. 1332 g (6 Mol) IPDI werden auf 80°C erwärmt und insge-
- 20 samt mit 8 ml Katalysatorlösung zu zwei Anteilen von je 3 ml und einmal 2 ml versetzt. Die Temperatur beträgt nach der dritten Zugabe 95°C. Der NCO-Wert der Trimerisatlösung liegt hiernach bei 31,4 %. Es wird eine halbe Stunde bei 90°C nachgerührt und anschließend
- 25 im Hochvakuum gedünnschichtet.
- Ausbeute (Harz): 510 g (38 %)
75 %ige Lösung in Äthylglykolacetat:
Viskosität: 7500 mPas (25°C)
NCO-Gehalt: 12,3 %
- 30 freies IPDI: 0,27 %

Beispiel 9

Ein auf 75°C beheiztes Reaktionsgefäß wird über eine Dosierpumpe kontinuierlich mit 50 kg einer Mischung aus IPDI und 11 ml Katalysatorlösung I pro 1332 g IPDI beschickt. Die Förderleistung beträgt 11,1 l/h. Es stellt sich ein NCO-Gehalt der Reaktionslösung von 31 % ein. Nach 4,5 Stunden ist die gesamte Menge eindosiert. Es wird auf 80°C erhitzt und 1/2 Stunde bei dieser Temperatur nachgerührt. Der End-NCO-Wert beträgt hiernach 30,5 %. Die Trimerisatlösung wird im Hochvakuum gedünnschichtet und das Harz hiernach 70 %ig in Xylol/Äthylglykylacetat 1:1 gelöst.

Ausbeute (Harz): 18,2 kg (36 %)
Viskosität (Lösung): 1370 mPas (20°C)
15 NCO-Gehalt (Lösung): 11,5 %
freies IPDI: 0,25 %

Beispiel 10

Gemäß dem Beispiel 1 der Britischen Patentschrift 1 386 399 wurde als Vergleichsversuch die Trimerisation von Iso-
20 phorondiisocyanat mit Natriumphenolat durchgeführt.

a) Hierzu wurden in einem Dreihalskolben unter Stickstoff bei Raumtemperatur 3 g Natriumphenolat in 201 g Butylacetat gelöst und mit 600 g IPDI versetzt. Während des Zugießens setzte spontan die Trimerisation ein, so daß
25 in wenigen Augenblicken eine Temperatur trotz Eiskühlung von 120°C erreicht war. Nach dem Abkühlen auf 90°C

5 wurde bei dieser Temperatur nachgerührt, jedoch nach 2 Stunden der Versuch beendet, da das Reaktionsprodukt eine zu hohe Viskosität aufwies. Nach dem Abstoppen mit 25 g 5 %iger Phosphorsäurelösung in Äthylglykolacetat und Abkühlen auf Raumtemperatur lag ein festes, harzartiges Produkt von rötlich-brauner Farbe vor.

10 b) Der Versuch wurde wiederholt, wobei die Vorlage, die Phenolatlösung, mit Eis/Wasser gekühlt war und das IPDI mit einem Guß in den Kolben gebracht wurde, um gleich
15 eine große Verdünnung der Katalysatorlösung zu bewirken. In weniger als 5 Minuten war eine Temperatur von 90°C erreicht. Durch abwechselndes "Kühlbadentfernen" und Kühlen konnte nach etwa 15 Minuten die Temperatur bei 90°C stabilisiert werden. Nach 4-stündigem
Nachrühren wurde abgestoppt und das Reaktionsprodukt auf Raumtemperatur abgekühlt. Es wurde eine bräunliche Lösung erhalten mit einer Viskosität von 150 000 mPas (25°C).

20 c) Die Wiederholung des Ansatzes wurde mit einer geringeren Menge an Katalysator vorgenommen: 0,5 g Natriumphenolat wurden unter Stickstoffatmosphäre mit 67 g Butylacetat versetzt und mit Eis/Wasser gekühlt. In diese Vorlage wurden 200 g IPDI rasch zugegeben. Die Temperatur stieg innerhalb kurzer Zeit trotz Eisbad auf 60°C an. Nach
25 Entfernen der Kühlung stieg die Temperatur weiter auf 72°C. Bei 90°C wurden 4 Stunden nachgerührt und anschließend mit Phosphorsäurelösung in Äthylglykolacetat (4,2 g, 5 %ig) abgestoppt. Es wurde eine bräunliche Lösung erhalten mit einer Viskosität von 24 500 mPas

(25°C) und einem NCO-Gehalt von 10,2 %. Die Analyse auf monomeres IPDI ergab einen Gehalt von 3,0 %.

- 5 d) In einem weiteren Versuch wurde die Katalysatormenge noch einmal erniedrigt und nach dem gleichen Verfahren 0,2 g Natriumphenolat in 67 g Butylacetat mit 200 g IPDI versetzt. Die bei Raumtemperatur gestartete Reaktion erreichte nach der IPDI-Zugabe ein Temperatur-Maximum von 48°C. Es wurde weiter auf 90°C erhitzt und bei dieser Temperatur 4 Stunden nachgerührt. Hiernach 10 betrug der NCO-Gehalt der Lösung 19,4 %. Dieser Wert sank auch nach einer weiteren Stunde bei 90°C nicht mehr erheblich. Die Trimerisatlösung wurde deshalb mit weiterem Katalysator versetzt und zwar mit 0,5 g Na-Phenolat in 10 ml Butylacetat. Überraschenderweise 15 führte diese Nachkatalyse nur zu einem geringfügigen Temperaturanstieg von 2°C. Nach weiterem, dreistündigen Nachrühren bei 90°C betrug der NCO-Gehalt der Lösung 18,8 %. Da hiernach das Reaktionsprodukt bereits eine dunkelbraune Farbe aufwies, wurde der Versuch abge- 20 brochen.
- Der Ansatz "c) mit dem relativ besten Ergebnis wurde mehrfach nachgestellt. Dabei zeigte sich, daß eine sichere Reproduzierung nicht möglich war, die Viskosität der Lösungen war um ein Vielfaches höher. Bei 25 einer Nachstellung wurde festgestellt, daß trotz gleicher Bedingungen eine Trimerisation so gut wie nicht erfolgt war. Das Endprodukt hatte eine Viskosität von 100 mPas/25°C.

Beispiel 11

13,32 kg IPDI werden bei Raumtemperatur (23°C) mit 65 ml Katalysatorlösung I gemischt. In einer Laborkaskade, bestehend aus drei 2 l-Rührgefäßen mit Überlauf, wird IPDI
5 vorgelegt. In das erste auf 75°C gehaltene Rührgefäß wird die obengenannte Abmischung mit einer Förderleistung von 3,25 l/h eingepumpt. Aus diesem Gefäß gelangt das Reaktionsprodukt zur Vervollständigung der Reaktion in den zweiten, auf 85°C gehaltenen Reaktor. Die mittlere Ver-
10 weilzeit in den beiden Kaskadenbehältern beträgt ca. 90 Minuten. Im dritten Reaktor wird der Katalysator bei 120°C inaktiviert. Der NCO-Wert am letzten Ablauf beträgt 29%. Das Rohprodukt wird in einen Dünnschichtverdampfer eingegeben.

15 Ausbeute (Harz): 48 %

75 %ige Lösung in Äthylenglykolacetat:

Viskosität (20°C) = 4937 mPa.s

NCO-Gehalt = 12,5 %

freies IPDI = 0,3 %

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von Isocyanuratgruppen aufweisenden Polyisocyanaten durch teilweise Trimerisierung der Isocyanatgruppen von 1-Isocyanato-3,3,5-trimethyl-5-isocyanatomethyl-cyclohexan unter Verwendung von die Trimerisierung von Isocyanatgruppen beschleunigenden Katalysatoren, dadurch gekennzeichnet, daß man als Katalysator mindestens eine Hydroxyalkylgruppe aufweisende, quaternäre Hydroxyalkylammonium-hydroxid verwendet.
10
2. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man den Katalysator in einer Menge von 0,01 bis 1 Gew.-% bezogen auf zu trimerisierendes Diisocyanat verwendet.
- 15 3. Verfahren gemäß Anspruch 1 und 2, dadurch gekennzeichnet, daß man den Katalysator dem auf 40 bis 110°C vorerhitzten Diisocyanat zumischt.
- 20 4. Verwendung der gemäß Anspruch 1 bis 3 erhältlichen Verfahrensprodukte gegebenenfalls in mit Blockierungsmitteln für Isocyanatgruppen blockierter Form als Isocyanatkomponente in Polyurethanlacken.

0003765



Europäisches
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EP 79 100 339.5

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl.)
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	betrifft Anspruch	
	DE - A - 1 667 309 (TAKEDA) * Anspruch 4, Beispiele *	1,4	C 07 D 251/34 C 08 G 18/75 C 08 G 18/80 C 09 D 3/72
	DE - C-1 150 080 (IMPERIAL CHEMICAL INDUSTRIES) * Anspruch *	1	
	DE - A - 2 551 634 (BAYER) * Anspruch 1*	1	
P	DE - A - 2 644 684 (VEBA-CHEMIE) * Anspruch 1 *	1 - 3	C 07 D 251/34 C 08 G 18/75 C 08 G 18/80 C 09 D 3/72
D,A	DE - A - 2 325 826 (VEBA-CHEMIE) * Beispiele 1 bis 4 *		
D,A	GB - A - 1 386 399 (IMPERIAL CHEMICAL INDUSTRIES) * ganzes Dokument *		
D,A	GB - A - 1 391 066 (IMPERIAL CHEMICAL INDUSTRIES) * ganzes Dokument *		
			RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Cl.)
			KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE
			X: von besonderer Bedeutung A: technologischer Hintergrund O: nichtschriftliche Offenbarung P: Zwischenliteratur T: der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E: kotidierende Anmeldung D: in der Anmeldung angeführtes Dokument L: aus andern Gründen angeführtes Dokument &: Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument
<input checked="" type="checkbox"/> Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt.			
Recherchenort Berlin		Abschlußdatum der Recherche 28-05-1979	
		Prüfer PROELICH	